# PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

2001-293344

(43) Date of publication of application: 23.10.2001

(51)Int.Cl.

**B01F** 1/00 3/00 A61H 33/02 B01F 3/04

B01F 15/04

**BEST AVAILABLE COPY** 

(21)Application number: 2000-

116503

(71)Applicant: MITSUBISHI RAYON

**ENG CO LTD** 

MITSUBISHI RAYON

CO LTD

(22) Date of filing:

18.04.2000 (72)Inventor: NAGASAKA

YOSHITOMO

TAKEDA SATORU

SAKAKIBARA **MASANORI** 

MORIOKA YUICHI

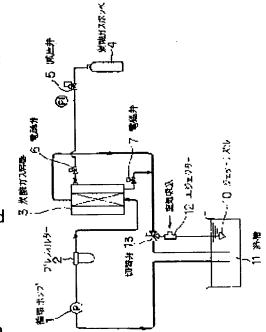
(54) DEVICE AND PROCESS FOR PREPARING CARBONATED WATER

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a small size device for preparing carbonated water of high concentration at a low cost in which the stabilized circulation can be carried out even in the case of the carbonated water of high concentration (particularly the high concentration obtaining the physical effect), a sophisticated control is not necessary and the constitution of the device can be extremely simplified and also provide a process thereof.

SOLUTION: The carbonated water preparing device is provided with a carbon

dioxide gas dissolving instrument 3 and a circulating pump 1, and hot



water in a bathtub 11 is circulated through the carbon dioxide gas dissolving instrument 3 by the circulating pump 1, and carbon dioxide gas is introduced into the carbon dioxide gas dissolving instrument 3 to dissolve the carbon dioxide gas into the hot water, and the circulating pump 1 is characterized by adopting a volume quantitative pump provided with self-suction performance, and also the carbonated water preparing process thereof is provided.

## **LEGAL STATUS**

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

#### (19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出顧公開番号 特開2001-293344 (P2001-293344A)

(43)公開日 平成13年10月23日(2001.10.23)

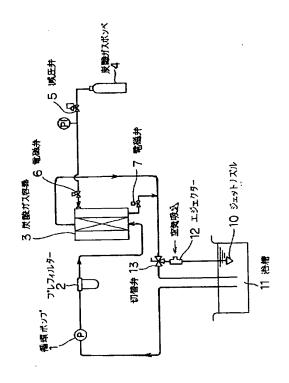
(51) Int.Cl. <sup>7</sup>	識別記号	F I デーマコート*(参考)
	/00	B01F 1/00 B 2D005
	/00	A47K 3/00 Z 4C094
	,,00 ./02	A 6 1 H 33/02 A 4 G 0 3 5
	5/04	B 0 1 F 3/04 Z 4 G 0 3 7
— · — · ·		15/04 D
15	5/04	審査請求 未請求 請求項の数8 OL (全8頁)
(21)出願番号	特顧2000-116503(P2000-116503)	(71)出願人 000176741
, ,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,		三菱レイヨン・エンジニアリング株式会社
(22)出顧日	平成12年4月18日(2000.4.18)	東京都港区港南一丁目6番41号
(mm) british by		(71) 出願人 000006035
	,	三菱レイヨン株式会社
		東京都港区港南一丁目 6番41号
		(72)発明者 長坂 好倫
		東京都港区港南一丁目6番41号 三菱レイ
•		ヨン・エンジニアリング株式会社内
		(74)代理人 100088328
		弁理士 金田 暢之 (外2名)
		最終官に続く
		最終頁に続く

# (54) 【発明の名称】 炭酸水製造装置および炭酸水製造方法

#### (57)【要約】

【課題】 高濃度の炭酸水(特に生理的効果が得られる高い濃度)の場合でも安定した循環が可能であり、複雑な制御が必要無く、装置の構成も非常に簡素化でき、小型で且つ低コストで、高濃度の炭酸水を製造できる装置および方法を提供する。

【解決手段】 炭酸ガス溶解器 3 と、循環用ポンプ 1 とを備え、循環用ポンプ 1 により浴槽 1 1 中の温水を炭酸ガス溶解器 3 を介して循環させ、炭酸ガス溶解器 3 内に炭酸ガスを供給して、温水中に炭酸ガスを溶解させる炭酸水製造装置において、循環用ポンプ 1 が自吸性能を有する容積式定量ポンプであることを特徴とする炭酸水製造装置、及びその装置を用いた炭酸水製造方法。



#### 【特許請求の範囲】

【請求項1】 炭酸ガス溶解器と、循環用ポンプとを備 え、該循環用ポンプにより水槽中の水を該炭酸ガス溶解 器を介して循環させ、該炭酸ガス溶解器内に炭酸ガスを 供給して、該水中に炭酸ガスを溶解させる炭酸水製造装 置において、該循環用ポンプが、自吸性能を有する容積 式定量ポンプであることを特徴とする炭酸水製造装置。

【請求項2】 炭酸ガス溶解器が、膜型炭酸ガス溶解器 である請求項1記載の炭酸水製造装置。

膜型炭酸ガス溶解器が、非多孔質ガス透 10 【請求項3】 過性膜を含む炭酸ガス溶解器である請求項2記載の炭酸 水製造装置。

さらに気泡発生装置または圧注装置を備 【請求項4】 える請求項1記載の炭酸水製造装置。

さらに自動抜水手段を備える請求項1記 【請求項5】 載の炭酸水製造装置。

【請求項6】 循環用ポンプにより水槽中の水を炭酸ガ ス溶解器を介して循環させ、該炭酸ガス溶解器内に炭酸 ガスを供給して、該水中に炭酸ガスを溶解させる炭酸水 製造方法において、該循環用ポンプとして、自吸性能を 有する容積式定量ポンプを用いることを特徴とする炭酸 水製造方法。

【請求項7】 あらかじめ容積式定量ポンプの循環流量 と、水槽内水量におけるガス供給圧力と水槽内の炭酸水 の炭酸ガス濃度と循環時間の相関データを記録し、炭酸 水の製造時には前記相関データに基づいて循環時間を調 節することにより、水槽内の炭酸水の炭酸ガス濃度を6 0 0 p p m ~ 1 4 0 0 p p m の範囲内にする請求項 6 記 載の炭酸水製造方法。

【請求項8】 炭酸ガスの供給圧力が0.01~0.3M 30 Paの範囲内である請求項6記載の炭酸水製造方法。

# 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、例えば生理的機能 改善を目的とした水治療などに有用な炭酸水を製造する 為の装置および方法に関する。

#### [0002]

【従来の技術】炭酸水は、退行性病変、末梢循環障害な どの治療に効果があるとされている。炭酸水を人工的に 製造する方法としては、例えば、浴槽内に炭酸ガスを気 40 泡の形で送り込む方法(気泡法)があるが、この方法で は、溶解率が低く、溶解時間が長くなる。また、炭酸塩 と酸とを反応させる化学的方法(薬剤法)があるが、こ の方法では、薬剤の大量投入が必要で、清浄度を維持で きない。また、タンク内に温水と炭酸ガスとを一定期間 加圧封入する方法(圧注入法)があるが、この方法では 装置が大型化し、実用的でない。

【0003】また、現在市販されている炭酸水の製造装 置は、通常は100~140ppm程度の低い炭酸ガス 濃度の炭酸水を製造するものであり、その炭酸ガス濃度 50 中の水を炭酸ガス溶解器を介して循環させ、該炭酸ガス

を制御する手段も備えていない。

【0004】一方、特開平2-279158号公報に は、中空糸半透膜を通じて炭酸ガスを供給し、温水に吸 収させる方法が記載されている。さらに、特開平8-2 15270号公報には、浴槽内の炭酸ガス濃度を一定に 保つために、浴槽内に p Hセンサーを設置して炭酸ガス 溶解器への炭酸ガス供給量を調節する方法が記載されて いる。また、国際公開第98/34579号パンフレッ トには、炭酸水のpH測定値と原水のアルカリ度の値か ら生成した炭酸水の炭酸ガス濃度データを演算し、炭酸 水の炭酸ガス濃度が目標値となるように炭酸ガス供給量 を調節する方法が記載されている。これらは、中空膜を 備えた炭酸ガス溶解器内に原水を一回通過させることに より炭酸水を製造する、いわゆるワンパス型の装置を用 いた方法である。

【0005】このワンパス型の装置では、生理的な効果 (血流増加等) に優れた高濃度の炭酸水を製造する為に は、中空膜の膜面積を大きくするか、あるいは炭酸ガス の圧力を高くする必要がある。しかし、膜面積を大きく すると、装置が大型化し、コストも高くなる。また、ガ ス圧力を高くすると、溶解率が低下してしまう。さら に、ワンパス型の装置では、水道水などの温水と装置と の配管・ホース接続が不可欠なので、装置を移動して各 場所で使用する場合はその都度セッティングする必要が

【0006】一方、循環用ポンプにより浴槽中の温水を 炭酸ガス溶解器を介して循環させる、いわゆる循環型の 装置によれば、高濃度の炭酸水を効率良く、低コストで 製造できる。しかも、ワンパス型の装置のような接続作 業が不要であり、浴槽にお湯を溜め、装置の炭酸水循環 用ホースを投入するだけで使用できるので、セッティン グが非常に簡単である。このような循環型の炭酸水装置 としては、例えば、特開平8-215270号公報、同 8-215271号公報に記載されたものがある。

### [0007]

【発明が解決しようとする課題】本発明の目的は、より 実用的な循環型の炭酸水製造装置を実現することにあ り、所望の炭酸ガス濃度(特に生理的効果が得られる高 い濃度) の炭酸水を、低コストかつ簡便な操作で製造で きる装置および方法を提供することにある。

#### [0008]

【課題を解決するための手段】本発明は、炭酸ガス溶解 器と、循環用ポンプとを備え、該循環用ポンプにより水 槽中の水を該炭酸ガス溶解器を介して循環させ、該炭酸 ガス溶解器内に炭酸ガスを供給して、該水中に炭酸ガス を溶解させる炭酸水製造装置において、該循環用ポンプ が、自吸性能を有する容積式定量ポンプであることを特 徴とする炭酸水製造装置である。

【0009】さらに本発明は、循環用ポンプにより水槽

溶解器内に炭酸ガスを供給して、該水中に炭酸ガスを溶 解させる炭酸水製造方法において、該循環用ポンプとし て、自吸性能を有する容積式定量ポンプを用いることを 特徴とする炭酸水製造方法である。

【0010】従来の循環型炭酸水装置のうち、特開平8 -215270号公報では、炭酸水の製造の為には如何 なる種類の循環ポンプが適しているか、何ら検討されて いない。また、特開平8-215270号公報では、循 環ポンプとして水中ポンプを使用しているが、水中ポン プなどの渦巻きポンプでは、循環している炭酸水が高濃 10 度になるほど気泡が発生し、ポンプの吐出量、揚程が低 下する恐れがあり、最悪にはポンプの羽根車が空回り し、炭酸水の循環が不可能になることがある。

【0011】一方、本発明においては、自吸性能を有す る容積式定量ポンプを用いているので、高濃度の炭酸水 であっても良好に循環することが可能であり、水槽中に 高濃度の炭酸水を満たすことができる。

#### [0012]

【発明の実施の形態】以下、本発明の好適な実施形態に ついて説明する。

【0013】図1は、本発明の循環型炭酸水製造装置を 用いた場合の一例を示すフローシートである。この例に おいては、浴槽(水槽)11中の温水を循環させる。な お、本発明において浴槽11中の水の温度は特に制限さ れない。ただし、炭酸水の生理的効果を発揮させ、かつ 体や患部に余計な負担をかけない点から、体温付近また はそれ以下の温度が好ましい。具体的には、32~42 ℃程度が好ましい。

【0014】この例では、浴槽11内の水を循環させて いる。本発明の装置を、このように浴槽に適用するのは 30 非常に有用な例である。しかし、本発明はこれに限定さ れない。入浴の為の浴槽以外のもの、例えば貯水用また は給水用タンクなど、所望の濃度の炭酸水を内部に満た す必要がある水槽の場合であっても、本発明を適用する ことができる。

【0015】また、本発明において循環させる対象であ る水は、特に限定されない。循環させる前は炭酸ガスを 全く含まない水を循環させる場合は、次第に炭酸ガス濃 度が高まった炭酸水が循環することになる。また、炭酸 ガス濃度が低くなった炭酸水を循環させることによっ て、炭酸ガス濃度を高く回復することもできる。

【0016】図1に示す例において、この浴槽11中の 温水は、循環ポンプ1で吸い上げられ、温水中のゴミを トラップする為のプレフィルター2を経て炭酸ガス溶解 器3へ導かれ、再び浴槽11に戻る。一方、炭酸ガス は、炭酸ガスボンベ4から、減圧弁5、炭酸ガスの遮断 弁である電磁弁6を経て、炭酸ガス溶解器3内へ供給さ

【0017】炭酸ガス溶解器5は、中空糸膜が配設され た膜モジュールを内蔵して構成された膜型炭酸ガス溶解 50 プ、チューブポンプ、ピストンポンプ等が挙げられる。

器である。この例においては、炭酸ガス溶解器 5 内に供 給された炭酸ガスは、中空糸膜の外表面へ導かれる。一 方、炭酸ガス溶解器 5 内に供給された温水は、中空糸膜 の中空部を流れる。ここで、中空糸膜の外表面の炭酸ガ スは、中空糸膜の中空部を流れる温水と膜面を介して接 触し、炭酸ガスが温水中に溶解して炭酸水が生成し、こ の炭酸水が浴槽11内に供給される。このように浴槽1 1内の温水を循環ポンプ1で任意の時間循環させれば、 炭酸ガス濃度が高い炭酸水が浴槽11内に満たされるこ とになる。

【0018】この例のように膜モジュールの膜面を介し て炭酸ガスを接触・溶解させる場合は、気液接触面積を 大きくとることができ、高い効率で炭酸ガスを溶解させ ることができる。このような膜モジュールとしては、例 えば、中空糸膜モジュール、平膜モジュール、スパイラ ル型モジュールを使用できる。特に、中空糸膜モジュー ルは、最も高い効率で炭酸ガスを溶解させることができ

【0019】浴槽11内の温水は、循環する時間の経過 に伴い炭酸ガス濃度が上昇する。そのような循環時間と 炭酸ガス濃度の相関データをあらかじめ取っておけば、 目的とする炭酸ガス濃度と炭酸ガス供給圧力が決まれば 必要な循環時間を決定することができる。ただし、循環 水量が常時一定でなければ、この相関データは利用でき ないので、循環ポンプ1としては、定量ポンプを用いる 必要がある。しかし、本発明者らの知見によれば、定量 ポンプであっても、渦巻きポンプ等ではプレフィルター の目詰まりなどの揚程の変化により、ポンプ流量も変動 してしまい、相関データが利用できない。しかも、炭酸 水が高濃度になると、気泡によりポンプが停止してしま

【0020】そこで、本発明においては、循環ポンプ1 として、自吸性能を有する容積式定量ポンプを用いるこ とにより、安定した循環と、常時一定した循環水量を実 現させるものである。この容積式定量ポンプは、初期の 運転時に呼び水をしなくても起動できる自吸性能を有す る。しかも、炭酸水は高濃度になると気泡が発生し易く なるが、この容積式定量ポンプは、気泡リッチな状態で も安定して送水することが可能である。

【0021】本発明において、この容積式定量ポンプ は、特に、あらかじめ容積式定量ポンプの循環流量と、 水槽内水量におけるガス供給圧力と水槽内の炭酸水の炭 酸ガス濃度と循環時間の相関データを記録し、炭酸水の 製造時には前記相関データに基づいて循環時間を調節す ることにより、水槽内の炭酸水の炭酸ガス濃度を600 ppm~1400ppmの範囲内にする場合に非常に有 効である。

【0022】このような自吸性能を有する容積式定量ポ ンプとしては、例えば、ダイヤフラムポンプ、ねじポン

40

現在の市販品の中では、価格、能力、大きさ等の点から、ダイヤフラムポンプが最適である。具体的には、例えば、SHURflo社(米国)製の3ヘッドダイヤフラムポンプ、Aquatec Water System社(米国)製の5ヘッドダイヤフラムポンプ、FLOJET社(米国)製の4ヘッドダイヤフラムポンプ等が使用できる。なお、これら市販品は、通常は、飲料用ろ過装置におけるブースターポンプとして販売されているものである。すなわち、これら市販品は、炭酸水製造装置とは無関係である。

【0023】炭酸ガス溶解器3へ供給する炭酸ガスの圧 10 力は、減圧弁5により設定する。この圧力が低いほど、炭酸ガス溶解器3での未溶解ガスの発生が抑えられ、溶解効率が高くなる。また、炭酸ガス溶解器3内の中空糸膜の炭酸ガス透過量は炭酸ガス供給圧力に比例し、その圧力が大きければ透過量も大きくなる。これらの点と、炭酸ガス圧力が低くなるほど製造時間が長くなる点から、その圧力は0.01~0.3MPa程度が妥当である。なお、循環温水の炭酸ガスの吸収量はその温水の炭酸ガス濃度と循環水量にも依存し、吸収量以上の炭酸ガスを供給すると未溶解ガスとなる。 20

【0024】炭酸ガス溶解器5に中空糸膜を用いる場 合、その中空糸膜としては、ガス透過性に優れるもので あればどの様なものを用いてもよく、多孔質膜でも非多 孔質ガス透過性膜(以下「非多孔質膜」と略称する)で もよい。多孔質中空糸膜としては、その表面の開口孔径 が  $0.01\sim10$   $\mu$ mのものが好ましい。また、非多孔 質膜を含む中空糸膜も好適に用いられる。最も好ましい 中空糸膜は、薄膜状の非多孔質層の両側を多孔質層で挟 み込んだ三層構造の複合中空糸膜である。その具体例と しては、例えば三菱レイヨン (株) 製の三層複合中空糸 膜(MHF、商品名)が挙げられる。図2はこのような 複合中空糸膜の一例を示す模式図である。図3に示す例 においては、非多孔質層19がガス透過性に優れたごく 薄膜状のものとして形成され、その両面に多孔質層20 が形成されており、非多孔質層19が損傷を受けないよ うに保護されている。

【0025】ここで、非多孔質層(膜)とは、気体が膜基質への溶解・拡散機構により透過する膜であり、分子がクヌッセン流れのように気体がガス状で透過できる孔を実質的に含まないものであればいかなるものでもよい。この非多孔質膜を用いると炭酸ガスを温水中に気泡として放出することなくガスを供給、溶解できるので、効率よい溶解が可能になり、しかも任意の濃度に制御性良く、簡単に溶解することができる。また、多孔質膜の場合に稀に生じる逆流、すなわち温水が細孔を経てガス供給側に逆流するような事もない。

【0026】中空糸膜の膜厚は $10\sim150\mu$ mのものが好ましい。膜厚が $10\mu$ m以上であれば、十分な膜強度を示す傾向にある。また、 $150\mu$ m以下であれば、十分な炭酸ガスの透過速度および溶解効率を示す傾向に 50

ある。三層複合中空糸膜の場合は、非多孔質膜の厚みは  $0.3\sim2~\mu$  mが好ましい。  $0.3~\mu$  m以上であれば、膜 の劣化が生じ難く、膜劣化によるリークが発生し難い。 また、  $2~\mu$  m以下であれば、十分な炭酸ガスの透過速度 および溶解効率を示す傾向にある。

【0027】また、例えば中空糸膜の膜1本当たりの通水量を $0\sim30$  L/m i n、ガス圧力を0.01 Mpa  $\sim0.3$  Mpa とすると、膜面積は0.1 m $^{2}\sim15$  m $^{2}$  と程度が好ましい。

【0028】中空糸膜の膜素材としては、例えば、シリコーン系、ポリオレフィン系、ポリエステル系、ポリアミド系、ポリスルフォン系、セルロース系、ポリウレタン系等の素材が好ましい。三層複合中空糸膜の非多孔質膜の材質としては、ポリウレタン、ポリエチレン、ポリプロピレン、ポリ4ーメチルペンテンー1、ポリジメチルシロキサン、ポリエチルセルロース、ポリフェニレンオキサイド等が好ましい。このうち、ポリウレタンは製膜性が良好で、溶出物が少ないので特に好ましい。

【0029】中空糸膜の内径は $50\sim1000\mu$  mが好ましい。内径を $50\mu$  m以上にすれば、中空糸膜内を流れる流体の流路抵抗が適度に小さくなり、流体の供給が容易になる。また、 $1000\mu$  m以下にすれば、溶解器のサイズを小さくすることが可能になり、装置のコンパクト化の点で有利である。

【0030】炭酸ガス溶解器に中空糸膜を使用する場合、中空糸膜の中空側に炭酸ガスを供給し、外表面側に温水を供給して炭酸ガスを溶解させる方法と、中空糸膜の外表面側に炭酸ガスを供給し、中空側に温水を供給して炭酸ガスを溶解させる方法とがある。このうち、特に後者の方法は、膜モジュールの形態にかかわらず、温水中に炭酸ガスを高濃度で溶解できるので好ましい。

【0031】本発明に用いる炭酸ガス溶解器として、多孔質体からなる散気部が炭酸ガス溶解器内の底部に設置された散気手段を有するものも使用できる。散気部に配される多孔質体の材質や形状はどのようなものであっても構わないが、その空孔率、すなわち多孔質体自体に存在する空隙の多孔質体全体に対する体積割合が5~70vol%であるものが好ましい。炭酸ガスの溶解効率をより高めるためには空孔率が低い方が適しており、5~40vol%であることがより好ましい。空孔率が70vol%以下であれば、炭酸ガスの流量制御が容易になり、ガス流量を適度に小さくでき、散気体から散気される炭酸ガスの気泡が巨大化することなく、溶解効率が低下し難い。また、空孔率が5vol%以上であれば、炭酸ガスの十分な供給量を維持でき、炭酸ガスの溶解が比較的短時間ですむ傾向にある。

【0032】また、多孔質体の表面における開口孔径は、散気する炭酸ガスの流量制御、ならびに微細な気泡を形成する為には、 $0.01\sim10\mu$ mであることが好ましい。孔径が $10\mu$ m以下であれば、水中を上昇する

気泡が適度に小さくなり、炭酸ガスの溶解効率が向上する。また、0.01μm以上にすれば、水中への散気量が適度に多くなり、高濃度の炭酸水を得る場合でも比較的短時間で済む。

【0033】散気手段の散気部に配される多孔質体はその表面積が大きいほど気泡を多数発生させることができ、炭酸ガスと原水との接触が効率良く進み、また気泡が生成する前の溶解も生じるので溶解効率が高くなる。したがって、多孔質体の形状にはこだわらないが、表面積が大きなものが好ましい。表面積を大きくする手段としては、多孔質体を筒状にするとか、平板のような形状にしてその表面に凹凸をつけるなど種々の方法があるが、多孔質中空糸膜を用いることが好ましく、特に多孔質中空糸膜を多数本束ねたようなものを利用することが有効である。

【0034】多孔質体の材質は、金属、セラミック、プラスチックなど様々なものが挙げられるが、特に限定はされない。ただし、親水性の材質のものは、炭酸ガスの供給停止時に温水が表面の細孔から散気手段内へ侵入するので好ましくない。

【0035】中空糸膜の外表面側に炭酸ガスを供給し、中空側に温水を供給して炭酸ガスを溶解させる場合は、逆流洗浄用の配管を設けてもよい。中空糸膜の中空部への供給口にあたるポッティング開口端部にスケールが蓄積した場合、そのスケールは逆流洗浄によって比較的簡単に除去できる。

【0036】本発明により製造する炭酸水に関して、その炭酸ガス濃度は特に限定されない。先に述べた例においては、希望する炭酸ガス濃度の値を装置に入力し、循環ポンプ1により浴槽11内の温水を循環させれば、あとは希望する炭酸ガス濃度に応じて装置が自動的に循環時間を調節してくれるので、希望する炭酸ガス濃度の炭酸水が浴槽11内に満たされる。

【0037】ただし、医学的な生理的効果を十分得るには、炭酸水の炭酸ガス濃度は、一般的には600ppm以上は必要である。この点から、本発明において製造する炭酸水の炭酸ガス濃度も、600ppm以上であることが好ましい。一方、炭酸ガス濃度が高濃度になるほど、炭酸ガスの溶解効率は低下し、しかも、ある程度の濃度以上では生理的効果も横這いになる。この点から、炭酸ガス濃度の上限は、1400ppm程度が妥当である

【0038】本発明の炭酸水製造装置には、さらに気泡発生装置または圧注装置を設けることができる。気泡発生装置は浴水中にて気泡を発生させることにより、また圧注装置は浴水中にて水流を発生させることにより、体の患部に物理的な刺激を与え、そのマッサージ効果により血行を促進させ、腰痛・肩こり・筋肉疲労などをやわらげる為のものである。このような装置は、現在各社で販売され、病院・老健施設や家庭用に普及している。

【0039】一方、本発明により製造する炭酸水は、水中の炭酸ガスが経皮吸収され、血管を拡張し血行促進させる作用を奏するものである。つまり、気泡や圧注による作用を動的作用とすると、炭酸水による作用は静的作用と言える。なお、炭酸水による治療は、気泡発生装置や圧注装置と比べると物理的な刺激が無いので、体や患部に無理な負担が無く副作用が少ないという利点がある。

【0040】図1に示す例では、本発明の炭酸水製造装置にさらに気泡発生装置を設け、一つのパッケージにユニット化することによって、両機能を一つの装置で実施できる多機能装置としたものである。気泡発生装置は、少なくとも使用時には浴槽内の下部に配置される散気板9と、その散気板9に空気を供給する為のコンプレッサー8と、両者を連通する配管とからなる。コンプレッサー9を起動することによって、散気板8から気泡が発生し、入浴者の患部に物理的な刺激を与える。

【0041】ただし、このような多機能装置においては、浴槽に炭酸水を満たした時は気泡を発生させない方が好ましい。気泡により浴槽内がかき乱され、炭酸水中に溶解している炭酸ガスが空気中に蒸散し易く、瞬く間に炭酸水の濃度が激減する傾向にあるからである。この為、炭酸水製造の機能と、気泡発生の機能は併用せずに、切替スイッチを設けて別々に実施することが好ましい

【0042】また、図3は、本発明の炭酸水製造装置の他の多機能装置の一例を示すものである。この圧注装置は、少なくとも使用時には浴槽11内に配置されるジェットノズル10と、そのジェットノズル10に供給する空気を吸い込むエジェクター12と、両者を連通する配管とからなる。このジェットノズル10から水流または気泡等が発生し、入浴者の患部に物理的な刺激を与える。この水流または気泡発生の機能は炭酸水の製造とは併用せずに、切替弁13により切り替えて、別々に実施する。

【0043】図1に示した装置においては、さらに自動技术手段が設けられている。この自動技术手段は、具体的には、炭酸ガス溶解器3内の中空糸膜のドレイン抜き用配管と、その配管の途中に配された電磁弁(開放弁)7とからなる。炭酸ガス溶解器3内においては、中空糸膜の中空部から蒸発した水蒸気が、中空糸膜外側部で凝縮してドレインが溜まり、このドレインが膜面を塞いで有効なガス透過ができなくなる場合がある。自動技术手段は、電磁弁(開放弁)7を自動的かつ定期的に開いて、炭酸ガス溶解器3内に溜まったドレインを装置外部へ放出するものである。

【0044】図1に示す例においては、例えば、炭酸ガス溶解器3(中空糸膜面積0.6 m²)においては、運転開始時(または終了時)に1秒間電磁弁7を開け、ドレインを外部へ放出する。この時、炭酸ガス電磁弁6を開

50

40

10

け、適度なガス圧 (0.15Mpa程度) にてドレイン を放出する。毎回の運転時に外部放出するのは、頻度が 多過ぎ、炭酸ガスの浪費になる。したがって、運転時間 を積算し、4時間以上運転毎の次の運転開始時に、自動 的に抜水させる。

【0045】このように、その装置に合致した時間とガ ス圧を設定し、自動的にドレイン抜きを行なうことによ って、従来技術のようにわざわざ手動でドレイン抜きを 実施する必要が無くなり、常時、有効な膜面積が確保さ れ、高濃度の炭酸水を製造することができる。

#### [0046]

【実施例】以下、本発明を、実施例によって更に具体的 に説明する。

【0047】<実施例1>図1に示したフローシートの 装置を用いて、次の通り炭酸水を製造した。炭酸ガス溶 解器3には、前述した三層複合中空糸膜[三菱レイヨン (株)製、商品名MHF]を有効総膜面積 0.6 m で内蔵 する溶解器を使用し、中空糸膜の外表面側に炭酸ガスを 供給し、中空側に原水を供給して炭酸ガスを溶解させる

\* ラム式定量ポンプであるSHURflo社製の3ヘッドダイヤ フラムポンプを使用した。

【0048】そして、浴槽11内に満たした水量10 し、温度35℃の温水を、循環ポンプ1により、流量5 L/minで循環させ、同時に炭酸ガス溶解器5へ炭酸 ガスを 0.0 5 M P a の圧力で供給した。この循環によ り、浴槽11内の温水の炭素ガス濃度は次第に高まって いった。炭酸ガス濃度は、東亜電波工業製のイオンメー ターIM40S、炭酸ガス電極CE-235により測定 10 した。この循環時間ごとの炭酸ガス濃度の測定結果を表 1に示す。なお、炭酸水の製造においては、自動抜粋機 能により自動的にドレイン抜きを実施し、ガス抜きも適 宜行なった。

【0049】さらに、炭酸ガス供給圧力を0.10MP a、0.15MPaに変更したこと以外は、同様にして 炭酸水を製造した。この場合の循環時間および炭酸ガス 濃度も表2に示す。また、これらをグラフ化したものを 図4に示す。

[0050]

【表 1 】

手法をとった。また、循環ポンプ1としては、ダイヤフ\*20 表1:循環時間と炭酸ガス濃度の関係

		炭酸	<b>をガス濃度[p p</b> 1	m]
	Ì	ガス供給圧力	ガス供給圧力	ガス供給圧力
		0.05Mpa	0.1Mpa	0.15Mpa
	1	1 1 9	9 4	92.8
循	2	254	200	3 3 5
環	3	358	319	607
時	4	437	428	848
雕	5	499	548	1057
	6	490	623	1265
min	7	521	697	1410
	8	594	814	1531
	9	648	873	1699
	10	691	9 4 5	1802
Ì,	1 1	721	1029	1937
	12	763	1 1 3 5	2050
ł	1 3	812	1189	2190
	14	839	1250	2260
ŀ	1 5	883	1270	
	16	912	1308	
	17	932	1351	
ļ	18	949	1372	
	19	976	1406	
	20	1008	1447	,

【0051】この表1に示すデータから、例えば、製造・ しようとする炭酸水の目標炭酸ガス濃度が1000pp mであるならば、炭酸ガス供給圧力を 0.05 MP a、 0.10MPa、0.15MPaのそれぞれの場合、循環 の為の所要時間は表2に示すように決定される。

[0052]

【表 2】

表 2

炭酸ガス供給圧力	炭酸ガス濃度	所要時間
0.05MPa	1008ppm	20分
0.10MPa	1029ppm	11分
0.15MPa	1057ppm	5分

【0053】本発明においては、自吸性能を有する容積 50 式定量ポンプを用いているので、1000ppm程度の

12

高濃度の炭酸水であっても安定した循環が可能である。 したがって、再度、表2に示す3通りのガス供給圧力 で、それぞれ所要時間循環させたところ、1000pp m程度の高濃度の炭酸水を製造することができた。

11

【0054】<比較例1>循環ポンプ1として、ダイヤフラム式定量ポンプの代わりに渦巻きポンプを使用し、さらにポンプ吸い込み口での圧力を正圧(押し込み)にするために裕槽中の吸い込みホース先端部にも水中ポンプ(渦巻き式)を付けたこと以外は、実施例1と同様にして炭酸水を製造しようとした。しかし、高濃度の炭酸 10水(1000ppm)に到達する前に、気泡発生によりポンプが停止してしまった。

【0055】運転開始から渦巻きポンプが気泡巻き込みにより停止してしまう迄の時間と、その停止時の炭酸ガス濃度を表3に示す。

[0056]

【表 3】

表

炭酸ガス供給圧力	停止時間	到達濃度
0.05MPa	12分	624ppm
0.10MPa	4分	750ppm
0.15MPa	3分	678ppm

【0057】表3に示す結果から、渦巻きポンプを用いると、炭酸水が高濃度になって来て気泡によりポンプが停止するので、1000ppm程度の高濃度のものを製造できないことが分かる。

#### [0058]

【発明の効果】以上説明したように、本発明においては、容積式定量ポンプを用いるので、高濃度の炭酸水に 30 気泡が発生した場合でも、安定した循環が可能である。また、複雑な制御は必要無く、装置の構成も非常に簡素化でき、小型で且つ低コストで、高濃度の炭酸水を低コ\*

\* ストかつ簡便な操作で製造することができる。

【0059】さらに、ワンパス型の装置に比べて、セッティングが簡単であり、また低いガス供給圧力で、より効率良く、低コストで炭酸水を製造できる。

【0060】このような点から、本発明は、例えば浴槽にお湯を溜め、装置の炭酸水循環用ホースを投入するだけで使用できるので、家庭用の炭酸水製造装置として非常に有用である。

#### 【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の循環型炭酸水製造装置を用いた場合の 一例を示すフローシートである。

【図2】三層複合中空糸膜の一例を示す模式図である。 【図3】本発明の循環型炭酸水製造装置を用いた場合の 一例を示すフローシートである。

【図4】実施例1における循環時間と炭酸ガス濃度の関係を示すグラフである。

#### 【符号の説明】

- 1 循環ポンプ
- 2 プレフィルター
- 20 3 炭酸ガス溶解器
  - 4 炭酸ガスボンベ
  - 5 減圧弁
  - 6 電磁弁
  - 7 電磁弁
  - 8 コンプレッサー
  - 9 散気板
  - 10 ジェットノズル
  - 11 浴槽
  - 12 エジェクター
  - 13 切替弁
  - 19 非多孔質層
  - 20 多孔質層

[図2]

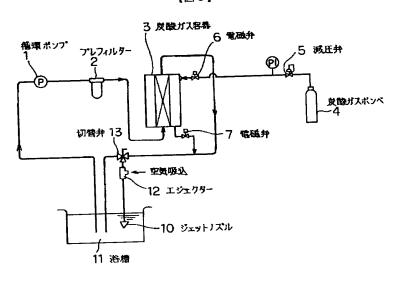


20 多乳質膜

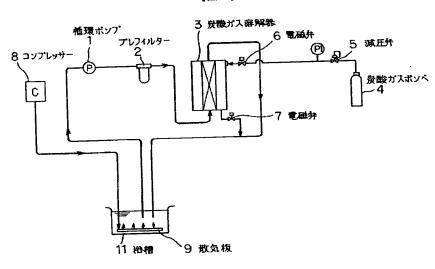
2500 2000 2000 1500 1 3 5 7 9 11 13 15 17 19

【図4】

【図1】



【図3】



# フロントページの続き

# (72)発明者 竹田 哲

愛知県名古屋市東区砂田橋四丁目1番60号 三菱レイヨン株式会社商品開発研究所内

# (72) 発明者 榊原 巨規

東京都港区港南一丁目 6番41号 三菱レイョン株式会社内

# (72)発明者 森岡 雄一

山形県長井市成田2613 テクノ・モリオカ 株式会社内

# Fターム(参考) 2D005 FA00

4C094 AA01 DD06 GG01 4G035 AA05 AB28

4G037 BA03 BB01 BB06 BD01 BD06

EA10

# This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

# **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:
☐ BLACK BORDERS
☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
☐ FADED TEXT OR DRAWING
☐ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
OTHER:

# IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.